





2002/G-002

Abs



Polycarbonate foam moulded articles.

Patent number: EP0494445
Publication date: 1992-07-15
Inventor: EBERT WOLFGANG DR (DE); KOEHLER BURKHARD DR (DE); HORN KLAUS DR (DE); PIONTEK JOHANN (DE); KIRCHER KLAUS DR (DE)
Applicant: BAYER AG (DE)
Classification:
- **international:** C08G63/64; C08G64/42; C08J9/00
- **europaean:** C08G63/64, C08J9/02, C08J9/08, C08G64/42
Application number: EP19910122158 19911223
Priority number(s): DE19914100200 19910105; DE19914100517 19910110; DE19914100592 19910111

Also published as:

 US5158985 (A1)
 JP6340760 (A)
 EP0494445 (A3)
 EP0494445 (B1)

Cited documents:

 US4587272
 US4544677

Abstract not available for EP0494445

Abstract of correspondent: **US5158985**

A process for the production of polycarbonate foam moldings is disclosed. Accordingly, a composition is prepared comprising mixing a thermoplastic polycarbonate resin and 0.01 to 1 mole-% of a transesterification catalyst and a) 0.1 to 5 mole-% of an aromatic polycarboxylic acid, optionally along with about 0.1 to 5 mole-% of at least one member selected from the group consisting of aliphatic hydroxy carboxylic acids and aliphatic polyalcohols, or b) 0.1 to 5 mole-% of H₂O, optionally along with at about 0.1 to 5 mole-% of at least one member selected from the group consisting of aliphatic hydroxycarboxylic acids and an aliphatic alcohols, or c) the additives of said a) and b), or d) 0.1 to 5 mole-% of at least one member selected from the group consisting of diarylcarbonates and oligocarbonates, said percent based in every case on moles aromatic carbonate structural units in which -O-R-O is a diphenolate residue. The composition obtained is processed to foam moldings by injection molding or by extrusion at temperatures of 210 DEG C. to 340 DEG C.

Data supplied from the **esp@cenet** database - Worldwide

THIS PAGE BLANK (USPTO)

19



Europäisches Patentamt
European Patent Office
Office européen des brevets



11 Veröffentlichungsnummer: **0 494 445 A2**

2002/G-002

12

EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

21 Anmeldenummer: **91122158.8**

51 Int. Cl.⁵: **C08G 64/42, C08G 63/64,
C08J 9/00**

22 Anmeldetag: **23.12.91**

30 Priorität: **05.01.91 DE 4100200
10.01.91 DE 4100517
11.01.91 DE 4100592**

43 Veröffentlichungstag der Anmeldung:
15.07.92 Patentblatt 92/29

84 Benannte Vertragsstaaten:
DE FR GB IT

71 Anmelder: **BAYER AG**

W-5090 Leverkusen 1 Bayerwerk(DE)

72 Erfinder: **Köhler, Burkhard, Dr.
Mündelheimer Strasse 94
W-4150 Krefeld 11(DE)**

Erfinder: **Horn, Klaus, Dr.
Bodelschwinghstrasse 12
W-4150 Krefeld 1(DE)**

Erfinder: **Ebert, Wolfgang, Dr.
Dörperhofstrasse 31
W-4150 Krefeld 1(DE)**

Erfinder: **Kircher, Klaus, Dr.
Alfred-Kubinstrasse 2
W-5090 Leverkusen 1(DE)**

Erfinder: **Piontek, Johann
Pfauenstrasse 37
W-4047 Dormagen 1(DE)**

54 **Polycarbonatschaumformkörper.**

57 Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist ein Verfahren zur Herstellung von Polycarbonatschaumformkörpern sowie die erfindungsgemäß erhältlichen Polycarbonatschaumformkörper. Gegebenenfalls können übliche Additive, und/oder andere Thermoplaste und/oder Schlagzähmodifikatoren mit einbezogen werden.

EP 0 494 445 A2

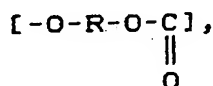
Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist ein Verfahren zur Herstellung von Polycarbonatschaumformkörpern, das dadurch gekennzeichnet ist, daß man thermoplastische Polycarbonate mit mittleren Gewichtsmittelmolekulargewichten \bar{M}_w von 5000 bis 50000 mit Umesterungskatalysatoren in Mengen von 0,01 Mol-% bis 1 Mol-% in Kombination mit

a) aromatischen Polycarbonsäuren in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, gegebenenfalls in Kombination mit aliphatischen Hydroxycarbonsäuren und/oder aliphatischen Polyalkoholen in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-% oder in Kombination mit

b) H_2O in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, gegebenenfalls unter Mitverwendung von aliphatischen Hydroxycarbonsäuren und/oder von aliphatischen Alkoholen, in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, oder in Kombination mit

c) den Zusätzen aus a) und b) oder in Kombination mit

d) aromatischen Polycarbonsäuren in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-% und Diarylcarbonaten und/oder Oligocarbonaten in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, bezogen in allen Fällen auf Mole, aromatische Carbonatstruktureinheiten



worin -O-R-O- ein Diphenolatrest ist, in geeigneten Mischern vermischt und danach die erhaltene Mischung durch Spritzguß oder Extrusion zu Schaumformkörpern verarbeitet.

Ein weiterer Gegenstand der vorliegenden Erfindung sind die nach dem vorstehenden, erfindungsgemäßen Verfahren erhältlichen Polycarbonatschaumformkörper.

Das erfindungsgemäße Verschäumungsverfahren kann noch unter Zusatz von für die Schaumherstellung üblichen Additiven wie Verstärkungstoffen, beispielsweise Glasfasern, und/oder Nucleierungsmitteln und/oder Flammenschutzmitteln, beispielsweise Nonfluorbutansulfonsäuresalze und/oder Entformungsmitteln beispielsweise Pentaerythrittristearat und/oder Farbstoffen und/oder Pigmenten, beispielsweise Rutil oder Ruß, und/oder Stabilisatoren gegen Hitze und UV-Strahlung durchgeführt werden.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist somit auch die Erweiterung des erfindungsgemäßen Verfahrens unter Einbeziehung eines oder mehrerer der üblichen Additive.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung sind somit auch die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren erhältlichen Additiv-haltigen Polycarbonatschaumformkörper.

Verwendung von thermoplastischen Polycarbonaten zum Verschäumen von thermoplastischen Polycarbonaten

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist die Verwendung von thermoplastischen Polycarbonaten zum Verschäumen von thermoplastischen Polycarbonaten.

Das Verschäumen von Polycarbonaten ist bekannt, wobei als Treibmittel solche vorzuziehen sind, die ein inertes Gas wie Stickstoff oder Kohlendioxid abspalten (siehe beispielsweise DE-AS 1 031 507 und DE-OS 2 434 085).

Bekannt ist auch die Verwendung von Oxalsäure als Treibmittel (siehe US-PS 3 277 029).

Polycarbonate selbst zum Verschäumen von Polycarbonaten zu verwenden ist überraschenderweise möglich, wenn man durch kontrollierten, partiellen Abbau des Polycarbonats CO_2 freisetzt und dieses zum Verschäumen des restlichen Polycarbonats nutzt.

Der kontrollierte Abbau des Polycarbonats erfolgt durch den Zusatz von Umesterungskatalysatoren in Kombination mit aromatischen Polycarbonsäuren und/oder mit H_2O , wobei bei Einsatz von H_2O ohne aromatische Polycarbonsäuren aliphatische Hydroxycarbonsäuren und/oder aliphatische Alkohole mit dem Zusatz des H_2O kombiniert werden können.

Bekannt ist der Abbau von Polycarbonaten unter Freisetzung von CO_2 unter dem Einfluß von Säuren (siehe DE-AS 1 260 479), auch in Kombination mit Katalysatoren (siehe EP- 0 127 842 und US-PS 4 338 422).

Bekannt ist aber auch, Polycarbonate durch den Zusatz von Säuren zu stabilisieren, und zwar gegen die Einwirkung von Feuchtigkeit (siehe US-PS 3 951 903) sowie gegen Bestrahlung (EP-0 353 776).

Der Zusatz von Fettsäuren als Entformungsmittel für Polycarbonate ist ebenfalls bekannt (siehe US-PS 4 409 351 und US-PS 4 408 000). Hierbei tritt jedoch ebenfalls Abbau des Polycarbonats auf (siehe DE-OS 3 704 666, Vergleichsbeispiel 2 und Jp-Sho 47-41092).

EP-A-0 158 212 beschreibt die Verwendung von Mono- und Diestern der Zitronensäure zur Herstellung von Kunststoffschäum; als Kunststoffe sind auch Polycarbonate erwähnt.

Thermoplastische aromatische Polycarbonate im Sinne der vorliegenden Erfindung sind Polycarbonate, die nach den üblichen, in der Literatur bekannten Methoden aus Diphenolen und Carbonat spendern hergestellt worden sind (siehe beispielsweise H. Schnell, Chemistry and Physics of Polycarbonates, Interscience Publishers, New York, 1964*, US-Patent 3 028 365 und DE-OS 3 832 396.

Diphenole für solche Polycarbonate können beispielsweise Hydrochinon, Resorcin, Dihydroxydiphenyle, Bis-(hydroxyphenyl)-alkane, Bis-(hydroxyphenyl)-cycloalkane, Bis-(hydroxyphenyl)-sulfide, Bis-(hydroxyphenyl)-ether, Bis-(hydroxyphenyl)-ketone, Bis-(hydroxyphenyl)-sulfone, Bis-(hydroxyphenyl)-sulfide, α, α' -Bis-(hydroxyphenyl)-diisopropylbenzole, sowie deren kernalkylierte und kernhalogenierte Verbindungen sein.

Bevorzugte Diphenole sind beispielsweise 4,4'-Dihydroxydiphenyl, 2,2-Bis-(4-hydroxyphenyl)-propan, 2,4-Bis-(4-hydroxyphenyl)-2-methylbutan, 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-p-diisopropylbenzol, 2,2-Bis-(3-methyl-4-hydroxyphenyl)-propan, 2,2-Bis-(3-chlor-4-hydroxyphenyl)-propan, Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-methan, 2,2-Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-propan, Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-sulfon, 2,4-Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-2-methylbutan, 1,1-Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-p-diisopropylbenzol, 2,2-Bis-(3,5-dichlor-4-hydroxyphenyl)-propan, 2,2-Bis-(3,5-dibrom-4-hydroxyphenyl)-propan und 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-3,3,5-trimethylcyclohexan.

Besonders bevorzugte Diphenole sind beispielsweise 2,2-Bis-(4-hydroxyphenyl)-propan, 2,2-Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-propan, 2,2-Bis-(3,5-dichlor-4-hydroxyphenyl)-propan, 2,2-Bis-(3,5-dibrom-4-hydroxyphenyl)-propan, 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-cyclohexan und 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-3,3,5-trimethylcyclohexan.

Die Diphenole können sowohl allein als auch im Gemisch miteinander verwendet werden, es sich also sowohl Homopolycarbonate als auch Copolycarbonate einbezogen. Die Diphenole sind literaturbekannt oder nach literaturbekannten Verfahren herstellbar.

Es können auch geringe Mengen, vorzugsweise Mengen zwischen 0,05 und 2,0 Mol-%, bezogen auf die Mole eingesetzter Diphenole, an tri- oder mehr als trifunktionellen Verbindungen, insbesondere solchen mit drei oder mehr als drei phenolischen Hydroxylgruppen, mitverwendet werden. Einige der verwendbaren Verbindungen mit drei oder mehr als drei phenolischen Hydroxylgruppen sind beispielsweise

Phloroglucin,
4,6-Dimethyl-2,4,6-tri-(4-hydroxyphenyl)-hepten-2,
4,6-Dimethyl-2,4,6-tri-(4-hydroxyphenyl)-heptan,
1,3,5-Tri-(4-hydroxyphenyl)-benzol,
1,1,1-Tri-(4-hydroxyphenyl)-ethan,
Tri-(4-hydroxyphenyl)-phenylmethan,
2,2-Bis-[4,4-bis-(4-hydroxyphenyl)-cyclohexyl]-propan,
2,4-Bis-(4-hydroxyphenyl-isopropyl)-phenol,
2,6-Bis(2-hydroxy-5'-methyl-benzyl)-4-methylphenol,
2-(4-Hydroxyphenyl)-2-(3,4-dihydroxyphenyl)-propan,
Hexa-(4-(4-hydroxyphenyl-isopropyl)-phenyl)-orthoterephthalsäureester,
Tetra-(4-hydroxyphenyl)-methan,
Tetra-(4-(4-hydroxyphenyl-isopropyl)-phenoxy)-methan
und
1,4-Bis-(4',4''-dihydroxytriphenyl)-methyl-benzol.

Weitere mögliche Verzweiger sind 2,4-Dihydroxybenzoesäure, Trimesinsäure, Cyanurchlorid und 3,3-Bis-(3-methyl-4-hydroxyphenyl)-2-oxo-2,3-dihydroindol.

Die gegebenenfalls mitzuverwendenden 0,05 bis 2 Mol-%, bezogen auf eingesetzte Diphenole, an Verzweigern können entweder mit den Diphenolen selbst und den Molekulargewichtsreglern in der wäßrigen alkalischen Phase vorgelegt werden, oder in einem organischen Lösungsmittel gelöst vor der Phosgenierung, zugegeben werden.

Geeignete Molekulargewichtsregler sind die bekannten, vorzugsweise Monophenole.

Die aromatischen Polycarbonate gemäß vorliegender Erfindung sollen Gewichtsmittelmolekulargewichte \bar{M}_w (ermittelt durch Gelpermeationschromatographie) zwischen 5000 und 50000, vorzugsweise zwischen 15000 und 35000 haben.

Die Lösungsviskositäten liegen entsprechend zwischen 1,15 und 1,35, gemessen in Dichlormethan (0,5 g/100 ml) Thermoplastische, aromatische Polycarbonate im Sinne der vorliegenden Erfindung schließen thermoplastische aromatische Polyester-carbonate mit ein, also solche "Polycarbonate", in denen ein Teil, maximal 50 Mol-% an Carbonatstruktureinheiten durch aromatische Dicarboxylatstruktureinheiten in bekannt-

ter Weise ersetzt sind.

Geeignete aromatische Dicarbonsäuren sind beispielsweise Orthophthalsäure, Terephthalsäure, Isophthalsäure, tert.-Butylisophthalsäure, 3,3'-Diphenyldicarbonsäure, 4,4'-Diphenyldicarbonsäure, 4,4'-Diphenyletherdicarbonsäure, 4,4'-Benzophenondicarbonsäure, 3,4'-Benzophenondicarbonsäure, 4,4'-Diphenylsulfondicarbonsäure, 2,2-Bis-(4-carboxyphenyl)-propan, Trimethyl-3-phenylindan-4,5'-dicarbonsäure.

Von den aromatischen Dicarbonsäuren werden besonders bevorzugt die Terephthalsäure und/oder Isophthalsäure eingesetzt.

Geeignete Diphenole sind die vorstehend für die Polycarbonatherstellung genannten.

Entsprechendes gilt für die Verzweiger und für die monophenolischen Kettenabbrecher, wobei hier aber auch aromatische Monocarbonsäuren beispielsweise in Form ihrer Säurechloride oder Ester verwendet werden können.

Die Kohlensäure kann entweder via COCl_2 oder via Diphenylcarbonat in die Polyestercarbonate eingebaut werden, je nach Wahl des Herstellungsverfahrens, also je nachdem, ob Phasengrenzflächenpolykondensation oder Schmelzumesterung zur Polyestercarbonatherstellung verwendet wird.

Entsprechendes gilt für die aromatischen Dicarbonsäuren; sie werden entweder als aromatische Dicarbonsäuredichloride im Zweiphasengrenzflächenverfahren oder als Dicarbonsäurediester im Schmelzumesterungsverfahren eingesetzt. Entsprechendes gilt, falls als Kettenabbrecher Monocarbonsäuren eingesetzt werden.

Die Herstellung der erfindungsgemäß zu verwendenden Polyestercarbonate erfolgt nach bekannten Herstellungsverfahren, also wie bereits erwähnt beispielsweise nach dem Phasengrenzflächenverfahren oder nach dem Schmelzumesterungsverfahren.

Die zu verwendenden Polyestercarbonate können somit sowohl linear als auch in bekannter Weise verzweigt sein.

Die aromatischen Polyestercarbonate haben mittlere Gewichtsmittelmolekulargewichte \bar{M}_w (ermittelt durch Gelpermeationschromatographie) zwischen 5000 und 50000, vorzugsweise zwischen 15000 und 35000.

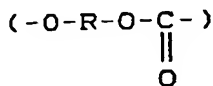
Die molare Menge an Carbonat-Einheiten zu aromatischen Dicarboxylateinheiten in den erfindungsgemäßen zu verwendenden Polyestercarbonaten liegt mindestens bei 50:50, vorzugsweise bei 75:25 und insbesondere bei 90:10. Mit anderen Worten, bei den erfindungsgemäß zu verwendenden Polyestercarbonaten liegt das Übergewicht bei den Carbonatstruktureinheiten, als der CO_2 -Resource.

Erfindungsgemäß geeignete Umesterungskatalysatoren sind alle für die Umesterung von Kohlensäureestern bzw. Carbonsäureestern bekannten Verbindungen, wie Metalloxide, Metallhydroxide, Metallalkoxide, Carbonsäureverbindungen von Metallen oder Organometallverbindungen, aber auch 5-gliedrige Stickstoffhaltige Heterocyclen, Amidine, tertiäre Amine und deren Salze und Tetraalkylammoniumhydroxide.

Geeignete Metalle sind die der ersten Haupt- und Nebengruppe, der zweiten Haupt- und Nebengruppe, der dritten Hauptgruppe, der vierten Haupt- und Nebengruppe, der fünften Hauptgruppe, der sechsten Nebengruppe und der siebten und achten Nebengruppen.

Bevorzugte Umesterungskatalysatoren sind Dibutylzinnoxid, Dibutylzinndilaurat, SnO_2 , MgO , CaO , $\text{Ca}(\text{OH})_2$, Tetrabutoxyorthotitanat, Zinkacetat, Diazabicycloundecen, Diazabicyclononen, DABCO, Imidazol, Tetramethylammoniumhydroxid, Natriumhydroxid, Kaliumhydroxyd, Benzimidazol, Ammoniak, Piperazin, Bleiacetat, PbO , Sb_2O_3 , Eisenacetylacetonat, Cobaltacetat und Triethylammoniumchlorid.

Die Umesterungskatalysatoren werden in Mengen von 0,01 Mol-% bis 1 Mol-%, bezogen auf molare, aromatische Carbonatstruktureinheit



des zu verschäumenden Polycarbonats eingesetzt. Bevorzugte Molmengen an Umesterungskatalysatoren sind 0,04-0,1 Mol-%.

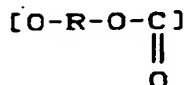
Der Rest -O-R-O- ist hierbei der Rest eines Diphenolats.

Geeignete aromatische Polycarbonsäuren sind insbesondere aromatische Tricarbonsäuren, vor allem solche, deren Carboxylgruppen nicht zur Ausbildung eines 5-Ring- oder 6-Ring-Dianhydrids befähigt sind.

Geeignete Polycarbonsäuren sind beispielsweise Trimesinsäure, Isophthalsäure, Terephthalsäure, 4,4'-oder 3,3'-Diphenyletherdicarbonsäure, 2,6-Naphthalindicarbonsäure, Trimellithsäure, 1,4,5,8-Naphthalintetracarbonsäure, 3,3',4,4'-Benzophenontetracarbonsäure, 2,2',4,4'-Diphenylsulfontetracarbonsäure, Phthalsäure und 2,2',4,4'-Diphenylethertetracarbonsäure, aber auch aromatische Hydroxypolycarbonsäuren wie 3- oder

4-Hydroxyphthalsäure, Hydroxyterephthalsäure und 2,5-Dihydroxyterephthalsäure. Bevorzugte Polycarbon-
säure ist die Trimesinsäure.

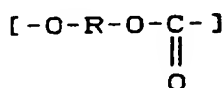
Die aromatischen Polycarbonsäuren werden in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, vorzugsweise von
0,5 Mol-% bis 2 Mol-%, bezogen wieder auf molare aromatische Carbonatstruktureinheit



des zu verschäumenden Polycarbonats eingesetzt.

Geeignete Hydroxycarbonensäuren sind Zitronensäure und ihre Mono- oder Dialkylester, Glyoxylsäure,
Milchsäure, ϵ -Hydroxycapronsäure, γ -Hydroxybuttersäure, Apfelsäure oder Weinsäure.

Sie werden zu Mengen von 0,1 Mol-% bis 2 Mol-%, vorzugsweise 0,2 Mol-% bis 1 Mol-%, bezogen
wieder auf molare, aromatische Carbonatstruktureinheit



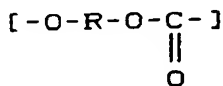
des zu verschäumenden Polycarbonats eingesetzt.

Geeignete aliphatische Alkohole sind aliphatische Di-, Tri-, Tetra-alkohole und aliphatische Alkohole mit
mehr als 4 alkoholischen OH-Gruppen.

Geeignete aliphatische Alkohole sind beispielsweise Ethylenglykol, Butandiol, Propylenglykol, Aidpol,
Glycerin, Trimethylolpropan, Neopentylglykol, Pentaerythrit, Mannit und Sorbit, sowie polymere Alkohole
wie Polyethylenglykol, Polytetrahydrofuran und Polypropylenglykol mit vorzugsweise einem \bar{M}_n von kleiner
5000, wobei \bar{M}_n in bekannter Weise mittels Bestimmung der OH-Endgruppen ermittelt ist.

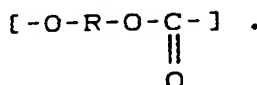
Bevorzugter Alkohol ist Pentaerythrit.

Die aliphatischen Alkohole werden in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, vorzugsweise in Mengen von
0,2 Mol-% bis 2 Mol-%, bezogen wieder auf molare, aromatische Carbonatstruktureinheiten



des zu verschäumenden Polycarbonats eingesetzt.

Die Wassermenge beträgt 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, vorzugsweise 0,2 Mol-% bis 2 Mol-%, bezogen auf
Mole aromatische Carbonatstruktureinheiten



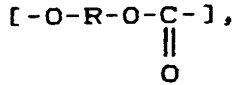
Die Einarbeitung der Umesterungskatalysatoren in Kombination mit den aromatischen Polycarbonsäuren
und/oder mit H_2O , gegebenenfalls unter Mitverwendung von aliphatischen Hydroxycarbonensäuren und/oder
aliphatischen Alkoholen, erfolgt in geeigneten Mischern bei Temperaturen von 220°C bis 320°C , vorzugs-
weise von 240°C .

Danach kann die jeweilige Mischung durch Spritzguß z.B. bei 260°C bis 340°C , oder deren Extrusion
z.B. bei 210°C bis 270°C zu Schaumformkörpern verarbeitet werden, wobei Reaktionszeiten von 0,5 Min.
bis 5 Min. eingehalten werden.

Die erfindungsgemäß erhaltenen Polycarbonat-Schaumformkörper zeichnen sich durch helle Eigen-
farbe, gleichmäßige feine Schaumstruktur, und glatte Oberfläche aus.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist somit auch ein Verfahren zur Herstellung von Polycarbonat-
schaumformkörpern, das dadurch gekennzeichnet ist, daß man thermoplastische Polycarbonate mit middle-

ren Gewichtsmittelmolekulargewichten \bar{M}_w von 5000 bis 50000, vorzugsweise von 15000 bis 35000, mit Umesterungskatalysatoren in Mengen von 0,01 Mol-% bis 1 Mol-%, in Kombination mit aromatischen Polycarbonsäuren in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-% und/oder in Kombination mit H_2O in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, gegebenenfalls unter Mitverwendung von aliphatischen Hydroxycarbonsäuren und/oder von aliphatischen Alkoholen in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-% bezogen in allen Fällen auf Mole. aromatische Carbonatstruktureinheiten



worin -O-R-O-, ein Diphenolat-Rest ist, in geeigneten Mischern vermischt und danach die erhaltene Mischung durch Spritzguß oder Extrusion bei Temperaturen von 210 °C bis 340 °C zu Schaumformkörpern verarbeitet, wobei Reaktionszeiten von 0,5 Minuten bis 5 Minuten, vorzugsweise von 1 Minute bis 2 Minuten eingehalten werden.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung sind auch die erfindungsgemäß erhältlichen Polycarbonatschaumformkörper.

Das erfindungsgemäße Verschäumungsverfahren kann noch unter Zusatz von für die Schaumherstellung üblichen Additiven wie Verstärkungstoffen, beispielsweise Glasfasern, und/oder Nucleierungsmitteln und/oder Flammenschutzmitteln, beispielsweise Nonafluorbutansulfonsäuresalze und/oder Entformungsmitteln beispielsweise Pentaerythrittristearat und/oder Farbstoffen und/oder Pigmenten, beispielsweise Rutil oder Ruß, und oder Stabilisator gegen Hitze und UV-Strahlung durchgeführt werden.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist somit auch die Erweiterung des erfindungsgemäßen Verfahrens unter Einbeziehung eines oder mehrerer dieser Additive.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung sind außerdem die nach diesem erfindungsgemäßen Verfahren erhältlichen, Additiv-haltigen Polycarbonatschaumformkörper.

Die erfindungsgemäß erhältlichen Polycarbonatschaumformkörper können als Formteile zur Herstellung großflächiger Abdeckungen von Lampen, Gehäusen, Bürogeräten oder zur Herstellung großflächiger Schrankelemente eingesetzt werden.

Beispiele

(Zusatz von Umesterungskatalysator und aromatischer Polycarbonsäure)

Beispiel 1

Man extrudiert die Mischung hergestellt aus 87,45 % verzweigtes Bisphenol A-Polycarbonat, 10 % einer Mischung aus Polycarbonat mit 30 % Kurzglasfaser (E-Glas), 2 % einer Pigment-Mischung 07/394 aus TiO_2 und Ruß, 0,5 % Trimesinsäure und 0,05 % Dibutylzinnoxid bei 240/250/190 °C in einem Dreizonen-Einschneckenextruder. Die Extrusion erfolgt auf einem Dreizonen-Einschneckenextruder mit konstanter Gangsteigerung von 1 D, Schneekendurchmesser $D=37$ mm, Schneckenlänge $L=25$ D, Gangtiefenverhältnis (Ausstoßzone/Einzugszone) 1:2,5. Die Temperaturen der Zonen betrugen 240 °C, 250 °C und 190 °C. Die Verschäumung wurde ohne Kalibrierung nach dem Verfahren der freien Aufschäumung durchgeführt. Man erhält einen Schaum der Dichte 0,8 g/cm³ mit geschlossenenzelliger, feinporiger Struktur.

Beispiel 2

Man extrudiert die Mischung, hergestellt aus 87,45 % verzweigtes Bisphenol A-Polycarbonat, 10 % einer Mischung aus Polycarbonat mit 30 % Kurzglasfaser, 2 % einer Pigmentmischung aus TiO_2 und Ruß, 0,5 % Trimesinsäure und 0,05 % Magnesiumstearat bei 240/250/190 °C in einem Dreizonen-Einschneckenextruder. Man verfährt wie in Beispiel 1 beschrieben und erhält einen Schaum der Dichte 0,4 g/cm³.

Beispiel 3

Man extrudiert die Mischung, hergestellt aus 87,45 % verzweigtes Bisphenol A-Polycarbonat, 10 % einer Mischung aus Polycarbonat mit 30 % Kurzglasfaser (E-Glas), 2 % einer Pigmentmischung aus TiO_2 und Ruß, 0,5 % Trimesinsäure und 0,05 % Trimesinsäurediammoniumsalz, bei 240/250/ 190 °C in einem

Dreizonen-Einschneckenextruder. Man verfährt wie in Beispiel 1 beschrieben und erhält einen Schaum der Dichte 0,5 g/cm³.

Beispiel 4

Man extrudiert die Mischung, hergestellt aus 87,45 % verzweigtes Bisphenol A-Polycarbonat, 10 % einer Mischung aus Polycarbonat mit 30 % Kurzglasfaser (E-Glas), 2 % einer Pigmentmischung 07/394 aus TiO₂ und Ruß, 0,5 % Trimesinsäure und 0,05 % Piperazin bei 240/250/190 °C in einem Dreizonen-Einschneckenextruder. Man verfährt wie in Beispiel 1 beschrieben und erhält einen Schaum der Dichte 0,5 g/cm³.

Beispiele B

(Zusatz von Umesterungskatalysator und H₂O)

Beispiel 5

Man extrudiert die Mischung 89,5 % Bisphenol-A-Polycarbonat, 10 % eines Polycarbonats mit 30 % Kurzglasfaser (E-Glas), 0,49 % Wasser und 0,01 % Calciumoxid.

Die Extrusion erfolgt auf einem Dreizonen-Einschneckenextruder mit konstanter Gangsteigerung von 1 D, Schneekendurchmesser D=37 mm, Schneckenlänge L=25 D, Gangstufenverhältnis (Ausstoßzone/Einzugszone) 1:2,5. Die Temperaturen der Zonen betrugen 240 °C, 250 °C und 190 °C. Die Verschäumung wurde ohne Kalibrierung nach dem Verfahren der freien Aufschäumung durchgeführt. Man erhielt einen geschlossenzelligen Schaum der Dichte 0,6 g/cm³.

Beispiel C

(Zusatz von Umesterungskatalysator, aromatische Polycarbonsäure und H₂O)

Beispiel 6

Man extrudiert die Mischung aus 87,35 % verzweigtem Bis-phenol-A-Polycarbonat, 10 % einer Mischung aus Poly carbonat mit 30 % Kurzglasfaser (E- Glas), 2 % einer Pigmentmischung aus Ruß und TiO₂, 0,05 % Dibutylzinnoxid, 0,5 % Trimesinsäure und 0,1 % Wasser. Man verfährt wie in Beispiel 1 beschrieben und erhält einen Schaum der Dichte 0,5 g/cm³.

Beispiel D

(Zusatz von Umesterungskatalysator, H₂O und aliphatische Hydroxycarbonsäuren)

Beispiel 7

Man extrudiert die Mischung aus 87,5 % verzweigtes Bisphenol A-Polycarbonat, 10 % einer Mischung aus Polycarbonat mit 30 % Kurzglasfaser (E-Glas), 2 % einer Pigmentmischung 07/394 aus TiO₂ und Ruß, 0,5 % Trimesinsäure, 0,4 % Wasser, 0,01 % Calciumoxid und 0,09 % Citronensäurebutylester der Fa. Boeringer-Ingelheim. Die Extrusion erfolgt wie in Beispiel 5. Man erhält einen Schaum der Dichte 0,5 g/cm³.

Beispiel E

(Zusatz von Umesterungskatalysator, H₂O und aliphatische Alkohol)

Man extrudiert die Mischung aus 87 % verzweigtem Bisphenol-A-Polycarbonat, 10 % einer Mischung aus Makrolon mit 30 % Kurzglasfaser (E-Glas), 2 % einer Pigmentmischung aus TiO₂ und Ruß, 0,5 % Pentaerythrit, 0,4 % Wasser und 0,1 % Dibutylzinnoxid und verfährt wie in Beispiel 1 beschrieben. Man erhält einen Schaum der Dichte 0,5 g/cm³.

Verfahren zum Verschäumen von thermoplastischen Polycarbonaten

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist ein Verfahren zum Verschäumen von thermoplastischen, aromatischen Polycarbonaten, das dadurch gekennzeichnet ist, daß man thermoplastische aromatische Polycarbonate mit Umesterungskatalysatoren in Mengen von 0,01 Mol-% bis 1 Mol-%, in Kombination mit aromatischen Polycarbonsäuren in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-% und mit Diarylcarbonaten und/oder Oligocarbonaten in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-% bei Temperaturen von 220 °C bis 320 °C vermischt und entweder bei Temperaturen von 220 °C bis 320 °C im Extruder ohne Anlegung von Vakuum zu geschäumten Formkörpern extrudiert oder bei Temperaturen von 190 °C bis 330 °C in Spritzgußmaschinen zu geschäumten Formkörpern spritzgießt.

Schaumstoffe aus hochmolekularen Polycarbonaten sind bekannt (Siehe beispielsweise DE-AS 1 031 507). Als Treibmittel sind beispielsweise solche geeignet, die CO₂ abspalten oder inerte Gase wie N₂ oder CO₂.

Bekannt ist der Abbau von Polycarbonaten unter Freisetzung von CO₂ unter dem Einfluß von Säuren (siehe DE-AS 1 260 479), auch in Kombination mit Katalysatoren (siehe EP- 0 127 842 und US-PS 4 338 422).

Bekannt ist aber auch, Polycarbonate durch den Zusatz von Säuren zu stabilisieren, und zwar gegen die Einwirkung von Feuchtigkeit (siehe US-PS 3 951 903) sowie gegen Bestrahlung (EP-0 353 776).

Der Zusatz von Fettsäuren als Entformungsmittel für Polycarbonate ist ebenfalls bekannt (siehe US-PS 4 409 351 und US-PS 4 408 000). Hierbei tritt jedoch ebenfalls Abbau des Polycarbonats auf (siehe DE-OS 3 704 666, Vergleichsbeispiel 2 und Jp-Sho 47-41092).

EP-OS- 0 158 212 beschreibt die Verwendung von Mono- und Diestern der Zitronensäure zur Herstellung von Kunststoffschaum; als Kunststoffe sind auch Polycarbonate erwähnt.

Das erfindungsgemäße Verfahren ist aus den vorstehend genannten Literaturstellen weder bekannt noch nahegelegt.

Die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren erhältlichen Polycarbonatschäume haben sehr helle Eigenfarbe, gute Zähigkeit und eine hervorragende Zellstruktur. Der Grad der Verschäumung läßt sich durch Art und Menge der bei der Schaumherstellung üblichen Zusatzstoffe in weiten Bereichen steuern.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung sind somit auch die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren erhältlichen Polycarbonatschaumstoffformkörper.

Thermoplastische aromatische Polycarbonate im Sinne der vorliegenden Erfindung sind Polycarbonate, die nach den üblichen, in der Literatur bekannten Methoden aus Diphenolen und Carbonatspendern hergestellt worden sind (siehe beispielsweise H. Schnell, Chemistry and Physics of Polycarbonates, Interscience Publishers, New York, 1964", US-Patent 3 028 365 und deutsche Offenlegungsschrift 3 832 396 (Le A 26 344)).

Diphenole für solche Polycarbonate können beispielsweise Hydrochinon, Resorcin, Dihydroxydiphenyle, Bis-(hydroxyphenyl)-alkane, Bis-(hydroxyphenyl)-cycloalkane, Bis-(hydroxyphenyl)-sulfide, Bis-(hydroxyphenyl)-ether, Bis-(hydroxyphenyl)-ketone, Bis-(hydroxyphenyl)-sulfone, Bis-(hydroxyphenyl)-sulf-oxide, α,α' -Bis-(hydroxyphenyl)-diisopropylbenzole, sowie deren kernalkylierte und kernhalogenierte Verbindungen sein.

Bevorzugte Diphenole sind beispielsweise 4,4'-Dihydroxydiphenyl, 2,2-Bis-(4-hydroxyphenyl)-propan, 2,4-Bis-(4-hydroxyphenyl)-2-methylbutan, 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-p-diisopropylbenzol, 2,2-Bis-(3-methyl-4-hydroxyphenyl)-propan, 2,2-Bis-(3-chlor-4-hydroxyphenyl)-propan, Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-methan, 2,2-Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-propan, Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-sulfon, 2,4-Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-2-methylbutan, 1,1-Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-p-diisopropylbenzol, 2,2-Bis-(3,5-dichlor-4-hydroxyphenyl)-propan, 2,2-Bis-(3,5-dibrom-4-hydroxyphenyl)-propan und 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-3,3,5-trimethylcyclohexan.

Besonders bevorzugte Diphenole sind beispielsweise 2,2-Bis-(4-hydroxyphenyl)-propan, 2,2-Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-propan, 2,2-Bis-(3,5-dichlor-4-hydroxyphenyl)-propan, 2,2-Bis-(3,5-dibrom-4-hydroxyphenyl)-propan, 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-cyclohexan und 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-3,3,5-trimethylcyclohexan.

Die Diphenole können sowohl allein als auch im Gemisch miteinander verwendet werden, es sich also sowohl Homopolycarbonate als auch Copolycarbonate einbezogen. Die Diphenole sind literaturbekannt oder nach literaturbekannten Verfahren herstellbar.

Es können auch geringe Mengen, vorzugsweise Mengen zwischen 0,05 und 2,0 Mol-%, bezogen auf die Mole eingesetzter Diphenole, an tri- oder mehr als trifunktionellen Verbindungen, insbesondere solchen mit drei oder mehr als drei phenolischen Hydroxylgruppen, mitverwendet werden. Einige der verwendbaren Verbindungen mit drei oder mehr als drei phenolischen Hydroxylgruppen sind beispielsweise Phloroglucin,

4,6-Dimethyl-2,4,6-tri-(4-hydroxyphenyl)-hepten-2,

4,6-Dimethyl-2,4,6-tri-(4-hydroxyphenyl)-heptan,
 1,3,5-Tri-(4-hydroxyphenyl)-benzol,
 1,1,1-Tri-(4-hydroxyphenyl)-ethan,
 Tri-(4-hydroxyphenyl)-phenylmethan,
 5 2,2-Bis-[4,4-bis-(4-hydroxyphenyl)-cyclohexyl]-propan,
 2,4-Bis-(4-hydroxyphenyl-isopropyl)-phenol,
 2,6-Bis(2-hydroxy-5'-methyl-benzyl)-4-methylphenol,
 2-(4-Hydroxyphenyl)-2-(3,4-dihydroxyphenyl)-propan,
 Hexa-(4-(4-hydroxyphenyl-isopropyl)-phenyl)-orthoterephthalsäureester,
 10 Tetra-(4-hydroxyphenyl)-methan,
 Tetra-(4-(4-hydroxyphenyl-isopropyl)-phenoxy)-methan und
 1,4-Bis-(4',4''-dihydroxytriphenyl)-methyl-benzol.

Weitere mögliche Verzweiger sind 2,4-Dihydroxybenzoesäure, Trimesinsäure, Cyanurchlorid und 3,3-Bis-(3-methyl-4-hydroxyphenyl)-2-oxo-2,3-dihydroindol.

15 Die gegebenenfalls mitzuverwendenden 0,05 bis 2 Mol-%, bezogen auf eingesetzte Diphenole, an Verzweigern können entweder mit den Diphenolen selbst und den Molekulargewichtsreglern in der wäßrigen alkalischen Phase vorgelegt werden, oder in einem organischen Lösungsmittel, gelöst vor der Phosgenierung, zugegeben werden.

Geeignete Molekulargewichtsregler sind die bekannten, vorzugsweise Monophenole.

20 Die aromatischen Polycarbonate gemäß vorliegender Erfindung sollen Gewichtsmittelmolekulargewichte \bar{M}_w (ermittelt mittels Gelpermeations-Chromatographie) zwischen 5.000 und 50.000, vorzugsweise zwischen 15.000 und 35.000 haben.

Die Lösungsviskositäten liegen entsprechend zwischen 1,15 und 1,35, gemessen in Dichlormethan (0,5 g/100 ml).

25 Thermoplastische, aromatische Polycarbonate im Sinne der vorliegenden Erfindung schließen thermoplastische aromatische Polyesterarbonate mit ein, also solche "Polycarbonate", in denen ein Teil, maximal 50 Mol-% an Carbonatstruktureinheiten durch aromatische Dicarboxylatstruktureinheiten in bekannter Weise ersetzt sind.

30 Geeignete aromatische Dicarbonsäuren sind beispielsweise Orthophthalsäure, Terephthalsäure, Isophthalsäure, tert.-Butylisophthalsäure, 3,3'-Diphenyldicarbonsäure, 3,4'-Diphenyldicarbonsäure, 4,4'-Diphenyletherdicarbonsäure, 4,4'-Benzophenondicarbonsäure, 3,4'-Benzophenondicarbonsäure, 4,4'-Diphenylsulfondicarbonsäure, 2,2-Bis-(4-carboxyphenyl)-propan, Trimethyl-3-phenylindan-4,5'-dicarbonsäure.

Von den aromatischen Dicarbonsäuren werden besonders bevorzugt die Terephthalsäure und/oder Isophthalsäure eingesetzt.

35 Geeignete Diphenole sind die vorstehend für die Polycarbonatherstellung genannten.

Entsprechendes gilt für die Verzweiger und für die monophenolischen Kettenabbrecher, wobei hier aber auch aromatische Monocarbonsäuren beispielsweise in Form ihrer Säurechloride oder Ester verwendet werden können.

40 Die Kohlensäure kann entweder via COCl_2 oder via Diphenylcarbonat in die Polyesterarbonate eingebaut werden, je nach Wahl des Herstellungsverfahrens, also je nachdem, ob Phasengrenzflächenpolykondensation oder Schmelzumesterung zur Polyestercarbonatherstellung verwendet wird.

Entsprechendes gilt für die aromatischen Dicarbonsäuren; sie werden entweder als aromatische Dicarbonsäuredichloride im Zweiphasengrenzflächenverfahren oder als Dicarbonsäurediester im Schmelzumesterungsverfahren eingesetzt. Entsprechendes gilt, falls als Kettenabbrecher Monocarbonsäuren eingesetzt werden.

45 Die Herstellung der erfindungsgemäß zu verschäumenden Polyesterarbonate erfolgt nach bekannten Herstellungsverfahren, also wie bereits erwähnt beispielsweise nach dem Phasengrenzflächenverfahren oder nach dem Schmelzumesterungsverfahren.

Die zu verschäumenden Polyesterarbonate können somit sowohl linear als auch in bekannter Weise 50 verzweigt sein.

Die aromatischen Polyesterarbonate gemäß vorliegender Erfindung haben mittlere Gewichtsmittelmolekulargewichte \bar{M}_w (ermittelt mittels Gelpermeations-Chromatographie) zwischen 5.000 und 50.000, vorzugsweise zwischen 15.000 und 35.000.

Die Lösungsviskositäten liegen entsprechend zwischen 1,15 und 1,35, gemessen in Dichlormethan (0,5 55 g/100 ml).

Die molare Menge an Carbonat-Einheiten zu aromatischen Dicarboxylateinheiten in den erfindungsgemäße zu verschäumenden Polyestercarbonaten liegt mindestens bei 50:50, vorzugsweise bei 75:25 und insbesondere bei 90:10. Mit anderen Worten, bei den erfindungsgemäß zu verschäumenden Polyestercarbo-

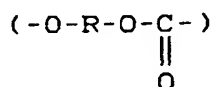
naten liegt das Übergewicht bei den Carbonatstruktureinheiten, als der CO₂-Resource.

Erfindungsgemäß geeignete Umesterungskatalysatoren sind die im Prinzip für die Umesterung von Kohlensäureestern beziehungsweise Carbonsäureestern bekannten Verbindungen, wie Metalloxide, Metallhydroxide, Metallalkoxide, Carbonsäureverbindungen von Metallen oder Organometallverbindungen, aber auch 5-gliedrige Stickstoff-haltige Heterocyclen, Amidine, tertiäre Amine und deren Salze, Tetraalkylammoniumhydroxide und Tetraalkylammonium- oder Alkalitetraphenylboranate.

Geeignete Metalle sind die der ersten Haupt- und Nebengruppe, der zweiten Haupt- und Nebengruppe, der dritten Hauptgruppe, der vierten Haupt- und Nebengruppe, der fünften Hauptgruppe, der sechsten Nebengruppe und der siebten und achten Nebengruppen.

Bevorzugte Umesterungskatalysatoren sind Dibutylzinnoxid, Dibutylzinndilaurat, SnO₂, MgO, CaO, Ca(OH)₂, Tetrabutoxyorthotitanat, Zinkacetat, Diazabicycloundecen, Diazabicyclononen, DABCO, Imidazol, Tetramethylammoniumhydroxid, Natriumhydroxid, Kaliumhydroxyd, Benzimidazol, Ammoniak, Piperazin Bleiacetat, PbO, Sb₂O₃, Eisenacetylacetonat, Cobaltacetat, Triethylammoniumchlorid und Natriumtetraphenylboranat (Kalignost).

Die Umesterungskatalysatoren werden in Mengen von 0,01 Mol-% bis 1 Mol-%, bezogen auf molare, aromatische Carbonatstruktureinheit



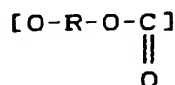
des zu verschäumenden Polycarbonats eingesetzt. Bevorzugte Molmengen an Umesterungskatalysatoren sind 0,04-0,1 Mol-%.

Der Rest -O-R-O- ist hierbei der Rest eines Diphenolats.

Geeignete aromatische Polycarbonsäuren sind insbesondere aromatische Tricarbonsäuren, vor allem solche, deren Carboxylgruppen nicht zur Ausbildung eines 5-Ring- oder 6-Ring-Dianhydrids befähigt sind.

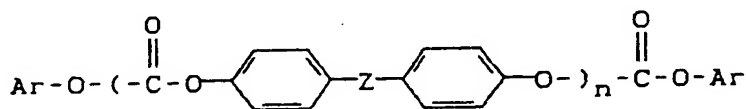
Geeignete Polycarbonsäuren sind beispielsweise Trimesinsäure, Isophthalsäure, Terephthalsäure, 4,4'-oder 3,3'-Diphenyletherdicarbonsäure, 2,6-Naphthalindicarbonsäure, Trimellithsäure, 1,4,5,8-Naphthalintetracarbonsäure, 3,3',4,4'-Benzophenontetracarbonsäure, 2,2',4,4'-Diphenylsulfontetracarbonsäure, Phthalsäure und 2,2',4,4'-Diphenylethertetracarbonsäure, aber auch aromatische Hydroxypolycarbonsäuren wie 3- oder 4-Hydroxyphthalsäure, Hydroxyterephthalsäure und 2,5-Dihydroxyterephthalsäure. Bevorzugte Polycarbonsäure ist die Trimesinsäure.

Die aromatischen Polycarbonsäuren werden in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, vorzugsweise von 0,5 Mol-% bis 2 Mol-%, bezogen wieder auf molare aromatische Carbonatstruktureinheit



des zu verschäumenden Polycarbonats eingesetzt.

Geeignete Diaryl- und/oder Oligocarbonate entsprechen der Formel (I)



wobei

Ar für einen beliebigen C₆-C₁₄-Arylrest, vorzugsweise für einen Phenylrest,

Z für eine C₁-C₂₂-Alkylen- oder Alkyldengruppe, vorzugsweise für einen 2,2-Isopropylidenrest und

n für eine natürliche Zahl von 0 bis 20, vorzugsweise für 0 steht.

Besonders bevorzugt ist Diphenylcarbonat.

Das erfindungsgemäße Verschäumungsverfahren kann noch unter Zusatz von für die Schaumherstellung üblichen Additiven wie Verstärkungstoffen, beispielsweise Glasfasern, und/oder Nucleierungsmitteln

und/oder Flammenschutzmitteln und/oder Entformungsmitteln und/oder Farbstoffen und/oder Pigmenten, beispielsweise Rutil oder Ruß, und/oder Stabilisatoren gegen Hitze, UV-Strahlung und Feuchtigkeit durchgeführt werden.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist somit auch das Verschäumen von thermoplastischen aromatischen Polycarbonaten mit einem Gehalt an üblichen Additiven, das dadurch gekennzeichnet ist, daß man thermoplastische, aromatische Polycarbonate nach Zusatz der üblichen Additive mit Umesterungskatalysatoren in Kombination mit aromatischen Polycarbonsäuren und mit Diarylcarbonaten und/oder Oligocarbonaten bei Temperaturen von 220 °C bis 320 °C vermischt und entweder bei Temperaturen von 220 °C bis 320 °C im Extruder ohne Anlegung von Vakuum zu geschäumten Formkörpern extrudiert oder bei Temperaturen von 190 °C bis 320 °C in Spritzgußmaschinen zu verschäumten Formkörpern spritzgießt.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung sind außerdem die nach diesem erfindungsgemäßen Verfahren erhältlichen, Additiv-haltigen Polycarbonatschaumstoffformkörper.

Eine Erweiterung des erfindungsgemäßen Verfahrens ist noch dadurch möglich, daß den zu verschäumenden Polycarbonaten noch andere Thermoplasten zugemischt sein können, vorzugsweise thermoplastische Polyalkylenterephthalate, ABS-Polymerisate, SAN-Polymerisate und Polyolefine in Mengen bis zu 100 Gew.-%, bezogen jeweils auf Gewicht Polycarbonat.

Das Verschäumungsverfahren wird durch die Anwesenheit dieser anderen Thermoplasten nicht blockiert.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist somit auch das Verschäumen von thermoplastischen aromatischen Polycarbonaten im Gemisch mit maximal gleichen Gewichtsmengen an anderen Thermoplasten, das dadurch gekennzeichnet ist, daß man die thermoplastischen aromatischen Polycarbonate im Gemisch mit maximal gleichen Gewichtsmengen an anderen Thermoplasten anmeldungsgemäß verschäumt.

Auch hierbei können die bereits erwähnten üblichen Additive mit einbezogen werden.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung sind außerdem die nach diesem erfindungsgemäßen Verfahren erhältlichen Polycarbonatschäume, die noch andere Thermoplasten und gegebenenfalls die üblichen Additive enthalten.

Den erfindungsgemäß zu verschäumenden Polycarbonaten können noch die bekannten Schlagzähmodifikatoren wie beispielsweise hydrierte Butadien-Styrol-Copolymerisate oder Acrylatpfropfkautschuke in den üblichen Mengen, vorzugsweise in Mengen bis zu 10 Gew.-%, bezogen auf Gewicht Polycarbonat, zugesetzt sein.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist somit außerdem das Verschäumen von thermoplastischen, aromatischen Polycarbonaten in all seinen bislang dargelegten Varianten, das dadurch gekennzeichnet ist, daß man den Polycarbonaten von dem erfindungsgemäßen Verschäumen Schlagzähmodifikatoren in Mengen bis zu 10 Gew.-%, bezogen auf Gewicht Polycarbonat, zugesetzt hat.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung sind außerdem die nach diesem Verfahren erhältlichen Polycarbonatschaumstoffformkörper.

Erfindungsgemäß mitzuverwendende thermoplastische Polyalkylenterephthalate sind beispielsweise solche auf Basis von Ethylenglykol, Propandiol-1,3, Butandiol-1,4, Hexandiol-1,6 und 1,4-Bis-hydroxymethylcyclohexan. Die Molekulargewichte (M_w) dieser Polyalkylenglycolterephthalate liegen zwischen 10.000 und 80.000. Die Polyalkylenglycolterephthalate können nach bekannten Verfahren beispielsweise aus Terephthalsäuredialkylester und dem entsprechenden Diol durch Umesterung erhalten werden. Beispielsweise geht man von einem niederen Alkylester der Terephthalsäure, vorzugsweise dem Dimethylester, aus und estert diesen mit einem Überschuß an Diol in Gegenwart geeigneter Katalysatoren zum Bishydroxyalkylester der Terephthalsäure um. Dabei wird die Temperatur ausgehend von 140 °C auf 210-220 °C erhöht. Der in Freiheit gesetzte Alkohol wird abdestilliert. Die Aufkondensation erfolgt anschließend bei Temperaturen von 210-280 °C, der Druck wird dabei stufenweise bis auf weniger als 1 Torr erniedrigt, wobei das überschüssige Diol abdestilliert wird.

Erfindungsgemäß mitzuverwendende thermoplastische ABS-Polymerisate sind solche, in denen auf einen Kautschuk entweder ein Monomer aus der Reihe Styrol, Methylmethacrylat oder eine Monomermischung von 95-50 Gew.-% Styrol, α -Methylstyrol, Methylmethacrylat oder Mischungen daraus und 5-50 Gew.-% Acrylnitril, Methylmethacrylat, Maleinsäureanhydrid, N-substituierte Maleinimide oder Mischungen daraus pfropfpolymerisiert sind. Geeignete Kautschuke sind insbesondere Polybutadien, Butadien/Styrol-Copolymerisate mit bis zu 30 Gew.-% einpolymerisiertem Styrol, Copolymerisate von Butadien und Acrylnitril mit bis zu 20 Gew.-% Acrylnitril oder Copolymerisate von Butadien mit bis zu 20 Gew.-% eines niederen Alkylethers von Acryl- oder Methacrylsäure (z.B. Methylacrylat, Ethylacrylat, Methylmethacrylat und Ethylmethacrylat).

Die Pfropfmischpolymerisate enthalten 5-80 Gew.-%, insbesondere 20-70 Gew.-%, Kautschuk und 95-

20 Gew.-%, insbesondere 80-30 Gew.-%, pfropfcopolymerisierte Monomere. Die Kautschuke liegen in diesen Pfropfmischpolymerisaten in Form wenigstens partiell vernetzter Teilchen einer mittleren Teilchengröße von 0,09 bis 5 μm , insbesondere von 0,1 bis 1 μm , vor. Derartige Pfropfmischpolymerisate werden durch radikalische Pfropfcopolymerisation von Monomeren aus der Reihe Styrol, α -Methylstyrol, Acrylnitril, Methylmethacrylat, Maleinsäureanhydrid in Gegenwart der zu pfropfenden Kautschuke hergestellt und sind durchweg bekannt. Bevorzugte Herstellungsverfahren für solche Pfropfmischpolymerisate sind die Emulsions-, Lösungs-, Masse- oder Suspensionspolymerisation.

Erfindungsgemäß mitzuverwendende thermoplastische SAN-Polymerisate sind Copolymerisate von 95-50 Gew.-Teilen Styrol, α -Methylstyrol, Methylmethacrylat oder Mischungen daraus und 5-50 Gew.-Teilen Acrylnitril, Methacrylnitril, Methylmethacrylat oder Mischungen daraus. Unter diesen Copolymerisaten sind besonders bevorzugt Produkte aus etwa 80-60 Gew.-% Styrol, und 20-40 Gew.-% Acrylnitril, sowie die analogen Copolymerisate aus α -Methylstyrol.

Erfindungsgemäß mitzuverwendende thermoplastische Polyolefine sind Polymere von aliphatischen ungesättigten Kohlenwasserstoffen, wie beispielsweise Ethylen, Propylen, Butylen oder Isobutylen, die nach üblichen Verfahren z.B. Radikalpolymerisation erhalten werden und mittlere Gewichtsmittel oder Molekulargewichte M_w (gemessen nach gelchromatographischen Methoden) zwischen 1000 und 3.000.000 haben. Es ist sowohl Hochdruckpolyolefin als auch Niederdruckpolyolefin brauchbar. Die ungesättigten Kohlenwasserstoffe können auch mit anderen Vinylmonomeren wie z.B. Vinylacetat in bekannter Weise copolymerisiert sein.

Die Polyolefine können auch durch kontrollierten oxidativen Abbau modifiziert sein (Polyethylenwache).

Die Vorabmischung der einzelnen Komponenten also Polycarbonate, Umesterungskatalysatoren, Polysäuren und Di- oder Oligoarylcarbonate, übliche Additive, andere Thermoplasten und/oder Schlagzähmodifikatoren kann in bekannter Weise bei Raumtemperatur erfolgen.

Die erfindungsgemäße Verschäumung erfolgt dann auf den üblichen Maschinen.

Die erfindungsgemäß erhältlichen Schaumstoffe können zu beliebigen Formkörpern ausgeformt oder nach der Verschäumung zurechtgeschnitten werden.

Die erfindungsgemäß erhältlichen Schaumstoff-Formkörper können vorteilhaft als Formteile zur Herstellung großflächiger Abdeckungen von Lampen, Gehäusen, Bürogeräten oder zur Herstellung großflächiger Schrankelemente, eingesetzt werden.

Beispiele

(Die verwendeten Polycarbonate wurden nicht getrocknet)

Beispiel 1

Man extrudiert die Mischung aus 87,20 % verzweigtes Polycarbonat der relativen Lösungsviskosität 1,3, 10 % einer Mischung aus Polycarbonat mit 30 % Kurzglasfaser (E-Glas), 2 % Pigment 07/394 (Mischung aus TiO_2 und RuB), 0,5 % Trimesinsäure, 0,25 % Diphenylcarbonat und 0,05 % Dibutylzinnoxid. Die Extrusion erfolgt auf einem Dreizonen-Einschneckenextruder mit konstanter Gangsteigung von 1 D, Schneckendurchmesser $D = 37 \text{ mm}$, Schneckenlänge $L = 25 \text{ D}$, Gangstufenverhältnis (Ausstoßzone/Einzugszone) 1:2,5. Die Temperaturen der Zonen betrugen 240°C , 250°C und 190°C . Die Verschäumung wurde ohne Kalibrierung nach dem Verfahren der freien Aufschäumung durchgeführt. Man erhält einen feinporigen, geschlossenzelligen Schaum der Dichte $0,5 \text{ g/cm}^3$. Die relative Lösungsviskosität betrug 1,29.

Beispiel 2

Man extrudiert die Mischung aus 86,95 % verzweigtes Polycarbonat der relativen Lösungsviskosität 1,31, 10 % einer Mischung aus Polycarbonat mit 30 % Kurzglasfaser, 2 % Pigment 07/394, 0,5 % Trimesinsäure, 0,5 % Diphenylcarbonat und 0,05 % Dibutylzinnoxid. Man verfährt wie in Beispiel 1 beschrieben und erhält einen feinporigen, geschlossenzelligen Schaum der Dichte $0,5 \text{ g/cm}^3$. Die relative Lösungsviskosität betrug 1,30.

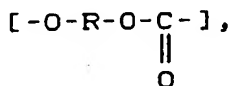
Beispiel 3

Man extrudiert die Mischung aus 98,9 % Polycarbonat der relativen Lösungsviskosität 1,28, 1 % Trimesinsäure, 1 % Diphenylcarbonat und 0,1 % Natriumtetraphenylcarbonat. Man verfährt wie in Beispiel 1

beschrieben. Man erhält einen feinporigen, geschlossenzelligen Schaum der Dichte 0,5 g/cm³. Die relative Lösungsviskosität betrug 1,28.

Verfahren zum Verschäumen von thermoplastischen Polycarbonaten

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist ein Verfahren zum Verschäumen von thermoplastischen Polycarbonaten, das dadurch gekennzeichnet ist, daß man thermoplastische Polycarbonate mit mittleren Gewichtsmittelmolekulargewichten \bar{M}_w von 5000 bis 50000, vorzugsweise von 15000 bis 35000, mit Umesterungskatalysatoren in Mengen von 0,01 Mol-% bis 1 Mol-%, in Kombination mit aromatischen Polycarbonsäuren in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-% und in Kombination mit aliphatischen Hydroxycarbonsäuren und/oder aliphatischen Polyalkoholen in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, bezogen in allen Fällen auf molare, aromatische Carbonatstruktureinheiten



worin -O-R-O-, ein Diphenolat-Rest ist, in geeigneten Mischern bei Temperaturen von 220 °C bis 320 °C vermischt und danach die erhaltene Mischung durch Spritzguß oder Extrusion bei Temperaturen von 220 °C bis 320 °C zu Schaumformkörpern verarbeitet, wobei Reaktionszeiten von 0,5 Minuten bis 5 Minuten, vorzugsweise von 1 Minute bis 2 Minuten eingehalten werden.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung sind auch die erfindungsgemäß erhältlichen Polycarbonat-schaumformkörper.

Das Verschäumen von Polycarbonaten ist bekannt, wobei als Treibmittel solche vorzuziehen sind, die ein inertes Gas wie Stickstoff oder Kohlendioxid abspalten (siehe beispielsweise DE-AS 1 031 507 und DE-OS 2 434 085).

Speziell bekannt ist auch die Verwendung von Oxalsäure als Treibmittel (siehe US-PS 3 277 029).

Bekannt ist der Abbau von Polycarbonaten unter Freisetzung von CO₂ unter dem Einfluß von Säuren (siehe DE-AS 1 260 479), auch in Kombination mit Katalysatoren (siehe EP- 0 127 842 und US-PS 4 338 422).

Bekannt ist aber auch, Polycarbonate durch den Zusatz von Säuren zu stabilisieren, und zwar gegen die Einwirkung von Feuchtigkeit (siehe US-PS 3 951 903) sowie gegen Bestrahlung (EP-0 353 776).

Der Zusatz von Fettsäuren als Entformungsmittel für Polycarbonate ist ebenfalls bekannt (siehe US-PS 4 409 351 und US-PS 4 408 000). Hierbei tritt jedoch ebenfalls Abbau des Polycarbonats auf (siehe DE-OS 3 704 666, Vergleichsbeispiel 2 und Jp-Sho 47-41092).

Bekannt ist auch, daß Polycarbonate nur im trockenen Zustand einwandfrei verarbeitbar sind (siehe Bayer-Kunststoffe, 2. Auflage, 1959, Seite 177), und daß Feuchtigkeit zu Molekulargewichtsabbau (Plastics Technology, 10, 1964, Seiten 32-36) oder zur Blasenbildung führt (GB-PS 841 652).

Bekannt ist aber auch, daß der Zusatz von H₂O zu Polycarbonat mit anschließender Vakuumextrusion zu klarem Polycarbonatmaterial führt (siehe US-PS 3 567 813 und EP-O 300 485).

EP-OS- 0 158 212 beschreibt die Verwendung von Mono- und Diestern der Zitronensäure zur Herstellung von Kunststoffschaum; als Kunststoffe sind auch Polycarbonate erwähnt.

Aus der DE-OS 33 25 702 sind Mischungen von Polycarbonaten, einem bestimmten Ppropfpolymerisat und einem polymeren, ansäuerndem Mittel bekannt. Die aus den Mischungen erhältlichen Formmassen haben eine verbesserte Stabilität und Schlagzähigkeit.

Das erfindungsgemäße Verfahren ist aus den vorstehend genannten Literaturstellen weder bekannt noch nahegelegt.

Die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren erhältlichen Polycarbonatschäume haben sehr helle Eigenfarbe, gute Zähigkeit und eine hervorragende Zellstruktur. Der Grad der Verschäumung läßt sich durch Art und Menge der bei der Schaumherstellung üblichen Zusatzstoffe in weiten Bereichen steuern.

Thermoplastische aromatische Polycarbonate im Sinne der vorliegenden Erfindung sind Polycarbonate, die nach den üblichen, in der Literatur bekannten Methoden aus Diphenolen und Carbonatspendern hergestellt worden sind (siehe beispielsweise H. Schnell, Chemistry and Physics of Polycarbonates, Interscience Publishers, New York, 1964", US-Patent 3 028 365 und deutsche Offenlegungsschrift 3 832 396 (Le A 26 344)).

Diphenole für solche Polycarbonate können beispielsweise Hydrochinon, Resorcin, Dihydroxydiphenyle,

Bis-(hydroxyphenyl)-alkane, Bis-(hydroxyphenyl)-cycloalkane, Bis-(hydroxyphenyl)-sulfide, Bis-(hydroxyphenyl)-ether, Bis-(hydroxyphenyl)-ketone, Bis-(hydroxyphenyl)-sulfone, Bis-(hydroxyphenyl)-sulf-oxide, α,α -Bis-(hydroxyphenyl)-diisopropylbenzole, sowie deren kernalkylierte und kernhalogenierte Verbindungen sein.

Bevorzugte Diphenole sind beispielsweise 4,4'-Dihydroxydiphenyl, 2,2-Bis-(4-hydroxyphenyl)-propan, 2,4-Bis-(4-hydroxyphenyl)-2-methylbutan, 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-p-diisopropylbenzol, 2,2-Bis-(3-methyl-4-hydroxyphenyl)-propan, 2,2-Bis-(3-chlor-4-hydroxyphenyl)-propan, Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-methan, 2,2-Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-propan, Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-sulfon, 2,4-Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-2-methylbutan, 1,1-Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-p-diisopropylbenzol, 2,2-Bis-(3,5-dichlor-4-hydroxyphenyl)-propan, 2,2-Bis-(3,5-dibrom-4-hydroxyphenyl)-propan und 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-3,3,5-trimethylcyclohexan.

Besonders bevorzugte Diphenole sind beispielsweise 2,2-Bis-(4-hydroxyphenyl)-propan, 2,2-Bis-(3,5-dimethyl-4-hydroxyphenyl)-propan, 2,2-Bis-(3,5-dichlor-4-hydroxyphenyl)-propan, 2,2-Bis-(3,5-dibrom-4-hydroxyphenyl)-propan, 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-cyclohexan und 1,1-Bis-(4-hydroxyphenyl)-3,3,5-trimethylcyclohexan.

Die Diphenole können sowohl allein als auch im Gemisch miteinander verwendet werden, es sich also sowohl Homopolycarbonate als auch Copolycarbonate einbezogen. Die Diphenole sind literaturbekannt oder nach literaturbekannten Verfahren herstellbar.

Es können auch geringe Mengen, vorzugsweise Mengen zwischen 0,05 und 2,0 Mol-%, bezogen auf die Mole eingesetzter Diphenole, an tri- oder mehr als trifunktionellen Verbindungen, insbesondere solchen mit drei oder mehr als drei phenolischen Hydroxylgruppen, mitverwendet werdend Einige der verwendbaren Verbindungen mit drei oder mehr als drei phenolischen Hydroxylgruppen sind beispielsweise Phloroglucin,

4,6-Dimethyl-2,4,6-tri-(4-hydroxyphenyl)-hepten-2,

4,6-Dimethyl-2,4,6-tri-(4-hydroxyphenyl)-heptan,

1,3,5-Tri-(4-hydroxyphenyl)-benzol,

1,1,1-Tri-(4-hydroxyphenyl)-ethan,

Tri-(4-hydroxyphenyl)-phenylmethan,

2,2-Bis-[4,4-bis-(4-hydroxyphenyl)-cyclohexyl]-propan,

2,4-Bis-(4-hydroxyphenyl-isopropyl)-phenol,

2,6-Bis(2-hydroxy-5'-methyl-benzyl)-4-methylphenol,

2-(4-Hydroxyphenyl)-2-(3,4-dihydroxyphenyl)-propan,

Hexa-(4-(4-hydroxyphenyl-isopropyl)-phenyl)-orthoterephthalsäureester,

Tetra-(4-hydroxyphenyl)-methan,

Tetra-(4-(4-hydroxyphenyl-isopropyl)-phenoxy)-methan

und

1,4-Bis-(4',4''-dihydroxytriphenyl)-methyl-benzol.

Weitere mögliche Verzweiger sind 2,4-Dihydroxybenzoesäure, Trimesinsäure, Cyanurchlorid und 3,3-Bis-(3-methyl-4-hydroxyphenyl)-2-oxo-2,3-dihydroindol.

Die gegebenenfalls mitzuverwendenden 0,05 bis 2 Mol-%, bezogen auf eingesetzte Diphenole, an Verzweigern können entweder mit den Diphenolen selbst und den Molekulargewichtsreglern in der wäßrigen alkalischen Phase vorgelegt werden, oder in einem organischen Lösungsmittel, gelöst vor der Phosgenierung, zugegeben werden.

Geeignete Molekulargewichtsregler sind die bekannten, vorzugsweise Monophenole.

Die aromatischen Polycarbonate gemäß vorliegender Erfindung sollen Gewichtsmittelmolekulargewichte M_w (ermittelt mittels Gelpermeations-Chromatographie) zwischen 5.000 und 50.000, vorzugsweise zwischen 15.000 und 35.000 haben.

Die Lösungsviskositäten liegen entsprechend zwischen 1,15 und 1,35, gemessen in Dichlormethan (0,5 g/100 ml).

Thermoplastische, aromatische Polycarbonate im Sinne der vorliegenden Erfindung schließen thermoplastische aromatische Polyester-carbonate mit ein, also solche "Polycarbonate", in denen ein Teil, maximal 50 Mol-% an Carbonatstruktureinheiten durch aromatische Dicarboxylatstruktureinheiten in bekannter Weise ersetzt sind.

Geeignete aromatische Dicarbonsäuren sind beispielsweise Orthophthalsäure, Terephthalsäure, Isophthalsäure, tert.-Butylisophthalsäure, 3,3'-Diphenyldicarbonsäure, 4,4'-Diphenyldicarbonsäure, 4,4'-Diphenyletherdicarbonsäure, 4,4'-Benzophenondicarbonsäure, 3,4'-Benzophenondicarbonsäure, 4,4'-Diphenylsulfondicarbonsäure, 2,2-Bis-(4-carboxyphenyl)-propan, Trimethyl-3-phenylindan-4,5'-dicarbonsäure.

Von den aromatischen Dicarbonsäuren werden besonders bevorzugt die Terephthalsäure und/oder

Isophthalsäure eingesetzt.

Geeignete Diphenole sind die vorstehend für die Polycarbonatherstellung genannten.

Entsprechendes gilt für die Verzweiger und für die monophenolischen Kettenabbrucher, wobei hier aber auch aromatische Monocarbonsäuren beispielsweise in Form ihrer Säurechloride oder Ester verwendet werden können.

Die Kohlensäure kann entweder via COCl_2 oder via Diphenylcarbonat in die Polyestercarbonate eingebaut werden, je nach Wahl des Herstellungsverfahrens, also je nachdem, ob Phasengrenzflächenpolykondensation oder Schmelzumesterung zur Polyestercarbonatherstellung verwendet wird.

Entsprechendes gilt für die aromatischen Dicarbonsäuren; sie werden entweder als aromatische Dicarbonsäuredichloride im Zweiphasengrenzflächenverfahren oder als Dicarbonsäurediester im Schmelzumesterungsverfahren eingesetzt. Entsprechendes gilt, falls als Kettenabbrucher Monocarbonsäuren eingesetzt werden.

Die Herstellung der erfindungsgemäß zu verschäumenden Polyestercarbonate erfolgt nach bekannten Herstellungsverfahren, also wie bereits erwähnt beispielsweise nach dem Phasengrenzflächenverfahren oder nach dem Schmelzumesterungsverfahren.

Die zu verschäumenden Polyestercarbonate können somit sowohl linear als auch in bekannter Weise verzweigt sein.

Die aromatischen Polyestercarbonate gemäß vorliegender Erfindung haben mittlere Gewichtsmittelmolekulargewichte \bar{M}_w (ermittelt mittels Gelpermeations-Chromatographie) zwischen 5.000 und 50.000, vorzugsweise zwischen 15.000 und 35.000.

Die Lösungsviskositäten liegen entsprechend zwischen 1,15 und 1,35, gemessen in Dichlormethan (0,5 g/100 ml).

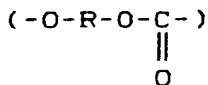
Die molare Menge an Carbonat-Einheiten zu aromatischen Dicarboxylateinheiten in den erfindungsgemäße zu verschäumenden Polyestercarbonaten liegt mindestens bei 50:50, vorzugsweise bei 75:25 und insbesondere bei 90:10. Mit anderen Worten, bei den erfindungsgemäß zu verschäumenden Polyestercarbonaten liegt das Übergewicht bei den Carbonatstruktureinheiten, als der CO_2 -Resource.

Erfindungsgemäß geeignete Umesterungskatalysatoren sind die im Prinzip für die Umesterung von Kohlensäureestern beziehungsweise Carbonsäureestern bekannten Verbindungen, wie Metalloxide, Metallhydroxide, Metallalkoxide, Carbonsäureverbindungen von Metallen oder Organometallverbindungen, aber auch 5-gliedrige Stickstoff-haltige Heterocyklen, Amidine, tertiäre Amine und deren Salze und Tetraalkylammoniumhydroxide.

Geeignete Metalle sind die der ersten Haupt- und Nebengruppe, der zweiten Haupt- und Nebengruppe, der dritten Hauptgruppe, der vierten Haupt- und Nebengruppe, der fünften Hauptgruppe, der sechsten Nebengruppe und der siebten und achten Nebengruppen.

Bevorzugte Umesterungskatalysatoren sind Dibutylzinndilaurat, SnO_2 , MgO , CaO , $\text{Ca}(\text{OH})_2$, Tetrabutoxyorthotitanat, Zinkacetat, Diazabicycloundecen, Diazabicyclononen, DABCO, Imidazol, Tetramethylammoniumhydroxid, Natriumhydroxid, Kaliumhydroxyd, Benzimidazol, Ammoniak, Piperazin Bleiacetat, PbO , Sb_2O_3 , Eisenacetylacetonat, Cobaltacetat und Triethylammoniumchlorid.

Die Umesterungskatalysatoren werden in Mengen von 0,01 Mol-% bis 1 Mol-%, bezogen auf molare, aromatische Carbonatstruktureinheit



des zu verschäumenden Polycarbonats eingesetzt. Bevorzugte Molmengen an Umesterungskatalysatoren sind 0,04-0,1 Mol-%.

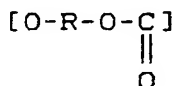
Der Rest -O-R-O- ist hierbei der Rest eines Diphenolats.

Geeignete aromatische Polycarbonsäuren sind insbesondere aromatische Tricarbonsäuren, vor allem solche, deren Carboxylgruppen nicht zur Ausbildung eines 5-Ring- oder 6-Ring-Dianhydrids befähigt sind.

Geeignete Polycarbonsäuren sind beispielsweise Trimesinsäure, Isophthalsäure, Terephthalsäure, 4,4'-oder 3,3'-Diphenyletherdicarbonsäure, 2,6-Naphthalindicarbonsäure, Trimellithsäure, 1,4,5,8-Naphthalintetracarbonsäure, 3,3',4,4'-Benzophenontetracarbonsäure, 2,2',4,4'-Diphenylsulfontetracarbonsäure, Phthalsäure und 2,2',4,4'-Diphenylethertetracarbonsäure, aber auch aromatische Hydroxypolycarbonsäuren wie 3- oder 4-Hydroxyphthalsäure, Hydroxyterephthalsäure und 2,5-Dihydroxyterephthalsäure. Bevorzugte Polycarbonsäure ist die Trimesinsäure.

Die aromatischen Polycarbonsäuren werden in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, vorzugsweise von

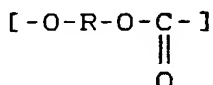
0,5 Mol-% bis 2 Mol-%, bezogen wieder auf molare aromatische Carbonatstruktureinheit



des zu verschäumenden Polycarbonats eingesetzt.

Geeignete aliphatische Hydroxycarbonsäuren sind Glyoxylsäure, Milchsäure, ϵ -Hydroxycapronsäure, γ -Hydroxybuttersäure, Apfelsäure oder Weinsäure.

Sie werden zu Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, vorzugsweise 0,2 Mol-% bis 2 Mol-%, bezogen wieder auf molare, aromatische Carbonatstruktureinheit



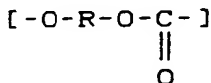
des zu verschäumenden Polycarbonats eingesetzt.

Geeignete aliphatische Polyalkohole sind aliphatische Di-, Tri-, Tetra-alkohole und aliphatische Alkohole mit mehr als 4 alkoholischen OH-Gruppen.

Geeignete aliphatische Alkohole sind beispielsweise Ethylenglykol, Butandiol, Propylenglykol, Aidpol, Glycerin, Trimethylolpropan, Neopentylglykol, Pentaerythrit, Mannit und Sorbit, sowie polymere Alkohole wie Polyethylenglykol, Polytetrahydrofuran und Polypropylenglykol mit vorzugsweise einem \bar{M}_n von kleiner 5000, wobei \bar{M}_n in bekannter Weise mittels Bestimmung der OH-Endgruppen ermittelt ist.

Bevorzugter Polyalkohol ist Pentaerythrit.

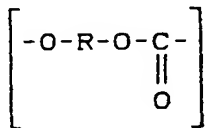
Die aliphatischen Polyalkohole werden in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, vorzugsweise in Mengen von 0,2 Mol-% bis 2 Mol-%, bezogen wieder auf molare, aromatische Carbonatstruktureinheiten



des zu verschäumenden Polycarbonats eingesetzt.

Das erfindungsgemäße Verschäumungsverfahren kann noch unter Zusatz von für die Schaumherstellung üblichen Additiven wie Verstärkungsmitteln, beispielsweise Glasfasern, und/oder Nucleierungsmitteln und/oder Flammschutzmitteln und/oder Entformungsmitteln und/oder Farbstoffen und/oder Pigmenten, beispielsweise Rutil oder Ruß, und/oder Stabilisatoren gegen Hitze, UV-Strahlung und Feuchtigkeit durchgeführt werden.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist somit auch das Verschäumen von thermoplastischen aromatischen Polycarbonaten mit einem Gehalt an üblichen Additiven, das dadurch gekennzeichnet ist, daß man thermoplastische, aromatische Polycarbonate nach Zusatz der üblichen Additive mit Umesterungskatalysatoren in Mengen von 0,01 Mol % bis 1 Mol %, in Kombination mit aromatischen Polycarbonsäuren in Mengen von 0,1 Mol % bis 5 Mol % und in Kombination mit aliphatischen Hydroxycarbonsäuren und/oder aliphatischen Polyalkoholen in Mengen von 0,1 Mol % bis 5 Mol %, bezogen in allen Fällen auf molare, aromatische Carbonatstruktureinheiten



worin -O-R-O- ein Diphenolat-Rest ist, in geeigneten Mischern bei Temperaturen von 220°C bis 320°C vermischt und entweder bei Temperaturen von 220°C bis 320°C im Extruder ohne Anlegung von Vakuum zu geschäumten Formkörpern extrudiert oder bei Temperaturen von 220°C bis 320°C in Spritzgußmaschi-

nen zu verschäumten Formkörper spritzgießt.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung sind außerdem die nach diesem erfindungsgemäßen Verfahren erhältlichen, Additiv-haltigen Polycarbonatschaumstoffformkörper.

Eine Erweiterung des erfindungsgemäßen Verfahrens ist noch dadurch möglich, daß den zu verschäumenden Polycarbonaten noch andere Thermoplasten zugemischt sein können, vorzugsweise thermoplastische Polyalkylenterephthalate, ABS-Polymerisate, SAN-Polymerisate und Polyolefine in Mengen bis zu 100 Gew.-%, bezogen jeweils auf Gewicht Polycarbonat.

Das Verschäumungsverfahren wird durch die Anwesenheit dieser anderen Thermoplasten nicht blockiert.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist somit auch das Verschäumen von thermoplastischen aromatischen Polycarbonaten im Gemisch mit maximal gleichen Gewichtsmengen an anderen Thermoplasten, das dadurch gekennzeichnet ist, daß man die thermoplastischen aromatischen Polycarbonate im Gemisch mit maximal gleichen Gewichtsmengen an anderen Thermoplasten anmeldungsgemäß verschäumt.

Auch hierbei können die bereits erwähnten üblichen Additive mit einbezogen werden.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung sind außerdem die nach diesem erfindungsgemäßen Verfahren erhältlichen Polycarbonatschäume, die noch andere Thermoplasten und gegebenenfalls die üblichen Additive enthalten.

Den erfindungsgemäß zu verschäumenden Polycarbonaten können noch die bekannten Schlagzähmodifikatoren wie beispielsweise hydrierte Butadien-Styrol-Copolymerisate oder Acrylatpropfkautechuke in den üblichen Mengen, vorzugsweise in Mengen bis zu 10 Gew.-%, bezogen auf Gewicht Polycarbonat, zugesetzt sein.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist somit außerdem das Verschäumen von thermoplastischen, aromatischen Polycarbonaten in all seinen bislang dargelegten Varianten, das dadurch gekennzeichnet ist, daß man den Polycarbonaten von dem erfindungsgemäßen Verschäumen Schlagzähmodifikatoren in Mengen bis zu 10 Gew.-%, bezogen auf Gewicht Polycarbonat, zugesetzt hat.

Gegenstand der vorliegenden Erfindung sind außerdem die nach diesem Verfahren erhältlichen Polycarbonatschaumstoffformkörper.

Erfindungsgemäß mitzuverwendende thermoplastische Polyalkylenterephthalate sind beispielsweise solche auf Basis von Ethylenglykol, Propandiol-1,3, Butandiol-1,4, Hexandiol-1,6 und 1,4-Bis-hydroxymethylcyclohexan. Die Molekulargewichte (M_w) dieser Polyalkylenglycolterephthalate liegen zwischen 10.000 und 80.000. Die Polyalkylenglycolterephthalate können nach bekannten Verfahren beispielsweise aus Terephthalsäuredialkylester und dem entsprechenden Diol durch Umesterung erhalten werden. Beispielsweise geht man von einem niederen Alkylester der Terephthalsäure, vorzugsweise dem Dimethylester, aus und estert diesen mit einem Überschuß an Diol in Gegenwart geeigneter Katalysatoren zum Bis-hydroxyalkylester der Terephthalsäure um. Dabei wird die Temperatur ausgehend von 140 °C auf 210-220 °C erhöht. Der in Freiheit gesetzte Alkohol wird abdestilliert. Die Aufkondensation erfolgt anschließend bei Temperaturen von 210-280 °C, der Druck wird dabei stufenweise bis auf weniger als 1 Torr erniedrigt, wobei das überschüssige Diol abdestilliert wird.

Erfindungsgemäß mitzuverwendende thermoplastische ABS-Polymerisate sind solche, in denen auf einen Kautschuk entweder ein Monomer aus der Reihe Styrol, Methylmethacrylat oder eine Monomermischung von 95-50 Gew.-% Styrol, α -Methylstyrol, Methylmethacrylat oder Mischungen daraus und 5-50 Gew.-% Acrylnitril, Methylmethacrylat, Maleinsäureanhydrid, N-substituierte Maleinimide oder Mischungen daraus ppropfpolymerisiert sind. Geeignete Kautschuke sind insbesondere Polybutadien, Butadien/Styrol-Copolymerisate mit bis zu 30 Gew.-% einpolymerisiertem Styrol, Copolymerisate von Butadien und Acrylnitril mit bis zu 20 Gew.-% Acrylnitril oder Copolymerisate von Butadien mit bis zu 20 Gew.-% eines niederen Alkylethers von Acryl- oder Methacrylsäure (z.B. Methylacrylat, Ethylacrylat, Methylmethacrylat und Ethylmethacrylat).

Die Ppropfmischpolymerisate enthalten 5-80 Gew.-%, insbesondere 20-70 Gew.-%, Kautschuk und 95-20 Gew.-%, insbesondere 80-30 Gew.-%, ppropfcopolymerisierte Monomere. Die Kautschuke liegen in diesen Ppropfmischpolymerisaten in Form wenigstens partiell vernetzter Teilchen einer mittleren Teilchengröße von 0,09 bis 5 μ m, insbesondere von 0,1 bis 1 μ m, vor. Derartige Ppropfmischpolymerisate werden durch radikalische Ppropfcopolymerisation von Monomeren aus der Reihe Styrol, α -Methylstyrol, Acrylnitril, Methylmethacrylat, Maleinsäureanhydrid in Gegenwart der zu ppropfenden Kautschuke hergestellt und sind durchweg bekannt. Bevorzugte Herstellungsverfahren für solche Ppropfmischpolymerisate sind die Emulsions-, Lösungs-, Masse- oder Suspensionspolymerisation.

Erfindungsgemäß mitzuverwendende thermoplastische SAN-Polymerisate sind Copolymerisate von 95-50 Gew.-Teilen Styrol, α -Methylstyrol, Methylmethacrylat oder Mischungen daraus und 5-50 Gew.-Teilen

Acrylnitril, Methacrylnitril, Methylmethacrylat oder Mischungen daraus. Unter diesen Copolymerisaten sind besonders bevorzugt Produkte aus etwa 80-60 Gew.-% Styrol, und 20-40 Gew.-% Acrylnitril, sowie die analogen Copolymerisate aus α -Methylstyrol.

Erfindungsgemäß mitzuverwendende thermoplastische Polyolefine sind Polymere von aliphatischen ungesättigten Kohlenwasserstoffen, wie beispielsweise Ethylen, Propylen, Butylen oder Isobutylen, die nach üblichen Verfahren z.B. Radikalpolymerisation erhalten werden und mittlere Gewichtsmittel oder Molekulargewichte M_w (gemessen nach gelchromatographischen Methoden) zwischen 1000 und 3.000.000 haben. Es ist sowohl Hochdruckpolyolefin als auch Niederdruckpolyolefin brauchbar. Die ungesättigten Kohlenwasserstoffe können auch mit anderen Vinylmonomeren wie z.B. Vinylacetat in bekannter Weise copolymerisiert sein.

Die Vorabmischung der einzelnen Komponenten also Polycarbonate, übliche Additive, andere Thermoplasten und/oder Schlagzähmodifikatoren kann in bekannter Weise bei Raumtemperatur erfolgen.

Die erfindungsgemäße Verschäumung erfolgt dann auf den üblichen Maschinen.

Die erfindungsgemäß erhältlichen Schaumstoffe können zu beliebigen Formkörpern ausgeformt oder nach der Verschäumung zurechtgeschnitten werden.

Die erfindungsgemäß erhältlichen Schaumstoff-Formkörper können vorteilhaft als Formteile zur Herstellung großflächiger Abdeckungen von Lampen, Gehäusen, Bürogeräten oder zur Herstellung großflächiger Schrankelemente, eingesetzt werden.

Beispiele

Beispiel 1

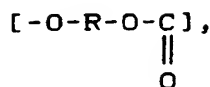
Man extrudiert die Mischung aus 87,45 % Bisphenol-A-Polycarbonat, 10 % bromhaltigem Polycarbonat mit 30 % Kurzglasfaser, E-Glas, 2 % Pigment 07/394 (Mischung aus TiO_2 und Ruß) und 0,4 % Trimesinsäure, 0,1 % Pentaerythrit und 0,05 % Dibutylzinnoxid. Die Extrusion erfolgt auf einem Dreizonen-Einschneckenextruder mit konstanter Gangsteigung von 1 D, Scheckendurchmesser $D=37$ mm, Schneckenlänge $L=25$ D, Gangstufenverhältnis (Ausstoßzone/Einzugszone) 1:2,5. Die Temperaturen der Zonen betrugen $240^\circ C$, $250^\circ C$ und $190^\circ C$. Die Verschäumung wurde ohne Kalibrierung nach dem Verfahren der freien Aufschäumung durchgeführt. Man erhielt einen feinporigen, geschlossenzelligen Schaum der Dichte $0,5 \text{ g/cm}^3$.

Beispiel 2

Man extrudiert die Mischung aus 87,45 % Bisphenol-A-Polycarbonat, bromhaltigem Polycarbonat mit 30 % Kurzglasfaser, 2 % Pigment 97/394, 0,4 % Isophthalsäure, 0,1 % Pentaerythrit und 0,05 % Dibutylzinnoxid. Man verfährt wie in Beispiel 1 beschrieben und erhält einen feinporigen geschlossenzelligen Schaum der Dichte $0,5 \text{ g/cm}^3$.

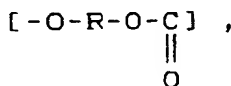
Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung von Polycarbonatschaumformkörpern, dadurch gekennzeichnet, daß man thermoplastische Polycarbonate mit mittleren Gewichtsmittelmolekulargewichten \bar{M}_w von 5000 bis 50000 mit Umesterungskatalysatoren in Mengen von 0,01 Mol-% bis 1 Mol-%, in Kombination mit
 - a) aromatischen Polycarbonsäuren in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, gegebenenfalls in Kombination mit aliphatischen Hydroxycarbonsäuren und/oder aliphatischen Polyalkoholen in Mengen von 0,1 Mol-% bei 5 Mol-%, oder in Kombination mit
 - b) H_2O in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, gegebenenfalls unter Mitverwendung von aliphatischen Hydroxycarbonsäuren und/oder von aliphatischen Alkoholen in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, oder in Kombination mit
 - c) den Zusätzen aus a) und b) oder in Kombination mit
 - d) aromatischen Polycarbonsäuren in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-% und Diarylcarbonaten und/oder Oligocarbonaten in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, bezogen in allen Fällen auf Mole, aromatische Carbonatstruktureinheiten



5 worin -O-R-O- ein Diphenylatrest ist, in geeigneten Mischern vermischt und danach die erhaltene Mischung durch Spritzguß oder Extrusion zu Schaumformkörpern verarbeitet.

2. Polycarbonatschaumformkörper, erhältlich nach dem Verfahren des Anspruchs 1.
- 10 3. Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß ein oder mehrere übliche Additive einbezogen werden.
4. Additiv-haltige Polycarbonatschaumformkörper erhältlich nach dem Verfahren des Anspruchs 3.
- 15 5. Verwendung von thermoplastischen Polycarbonaten zum Verschäumen von thermoplastischen Polycarbonaten.
6. Verfahren zur Herstellung von Polycarbonatschaumformkörpern, dadurch gekennzeichnet, daß man 20 thermoplastische Polycarbonate mit mittleren Gewichtsmittelmolekulargewichten \bar{M}_w von 5000 bis 50000 mit Umesterungskatalysatoren in Mengen von 0,01 Mol-% bis 1 Mol-%, in Kombination mit aromatischen Polycarbonsäuren in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-% und/oder in Kombination mit H_2O in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, gegebenenfalls unter Mitverwendung von aliphatischen Hydroxycarbonsäuren und/oder von aliphatischen Alkoholen in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-% 25 bezogen in allen Fällen auf Mole, aromatische Carbonatstruktureinheiten



30 worin -O-R-O- ein Diphenolatrest ist, in geeigneten Mischern bei Temperaturen vermischt und danach die erhaltene Mischung durch Spritzguß oder Extrusion bei Temperaturen von 210°C bis 340°C zu Schaumformkörpern verarbeitet, wobei Reaktionszeiten von 0,5 Minuten bis 5 Minuten eingehalten 35 werden.

7. Polycarbonatschaumformkörper, erhältlich nach dem Verfahren des Anspruchs 6.
8. Verfahren gemäß Anspruch 6, dadurch gekennzeichnet, daß ein oder mehrere übliche Additive 40 einbezogen werden.
9. Additiv-haltige Polycarbonatschaumformkörper erhältlich nach dem Verfahren des Anspruchs 8.
10. Verfahren zum Verschäumen von thermoplastischen, aromatischen Polycarbonaten, dadurch gekennzeichnet, daß man thermoplastische aromatische Polycarbonate mit Umesterungskatalysatoren in 45 Mengen von 0,01 Mol-% bis 1 Mol-% in Kombination mit aromatischen Polycarbonsäuren in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-% und Diarylcarbonaten und/oder Oligocarbonaten in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-% bei Temperaturen von 220°C bis 320°C vermischt und entweder bei Temperaturen von 220°C bis 320°C im Extruder ohne Anlegung von Vakuum zu geschäumten Formkörpern extrudiert 50 oder bei Temperaturen von 190°C bis 320°C in Spritzgußmaschinen zu geschäumten Formkörpern spritzgießt.
11. Polycarbonatschaumstoff-Formkörper erhältlich nach dem Verfahren des Anspruchs 10.
12. Verfahren gemäß Anspruch 10, dadurch gekennzeichnet, daß man die thermoplastischen, aromatischen Polycarbonate nach Zusatz der üblichen Additive verschäumt.
13. Additiv-haltige Polycarbonatschaumstoff-Formkörper erhältlich nach dem Verfahren des Anspruchs 12.

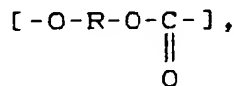
14. Verfahren gemäß Ansprüche 10 und 12, dadurch gekennzeichnet, daß man die thermoplastischen Polycarbonate im Gemisch mit maximal gleichen Gewichtsmengen an anderen Thermoplasten verschäumt.

15. Polycarbonatschaumstoff-Formkörper, die noch andere Thermoplasten und gegebenenfalls die üblichen Additive enthalten, erhältlich nach dem Verfahren des Anspruchs 14.

16. Verfahren gemäß Ansprüche 10, 12 und 14, dadurch gekennzeichnet, daß man den Polycarbonaten vor dem Verschäumen Schlagzähmodifikatoren in Mengen bis zu 10 Gew.-%, bezogen auf Gewicht Polycarbonat, zugesetzt hat.

17. Polycarbonatschaumstoff-Formkörper erhältlich nach dem Verfahren des Anspruchs 16.

18. Verfahren zum Verschäumen von thermoplastischen, aromatischen Polycarbonaten, dadurch gekennzeichnet, daß man thermoplastische Polycarbonate mit mittleren Gewichtsmittelmolekulargewichten \bar{M}_w von 5000 bis 50000 mit Umesterungskatalysatoren in Mengen von 0,01 Mol-% bis 1 Mol-%, in Kombination mit aromatischen Polycarbonsäuren in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-% und in Kombination mit aliphatischen Hydroxycarbonsäuren und/oder aliphatischen Polyalkoholen in Mengen von 0,1 Mol-% bis 5 Mol-%, bezogen in allen Fällen auf molare, aromatische Carbonatstruktureinheiten



worin -O-R-O-, ein Diphenolat-Rest ist, in geeigneten Mischern bei Temperaturen von 220°C bis 320°C vermischt und danach die erhaltene Mischung durch Spritzguß oder Extrusion bei Temperaturen von 220°C bis 320°C zu Schaumformkörpern verarbeitet, wobei Reaktionszeiten von 0,5 Minuten bis 5 Minuten eingehalten wurden.

19. Polycarbonatschaumformkörper, erhältlich nach dem Verfahren des Anspruchs 18.

20. Verfahren gemäß Anspruch 18, dadurch gekennzeichnet, daß man die thermoplastischen, aromatischen Polycarbonate nach Zusatz der üblichen Additive verschäumt.

21. Additiv-haltige Polycarbonatschaumstoff-Formkörper erhältlich nach dem Verfahren des Anspruchs 20.

22. Verfahren gemäß Anspruch 18 und 20, dadurch gekennzeichnet, daß man die thermoplastischen Polycarbonate im Gemisch mit maximalen gleichen Gewichtsmengen an anderen Thermoplasten verschäumt.

23. Polycarbonatschaumstoff-Formkörper, die noch andere Thermoplasten und gegebenenfalls die üblichen Additive enthalten, erhältlich nach dem Verfahren des Anspruchs 22.

24. Verfahren gemäß Anspruch 18, 20 und 22, dadurch gekennzeichnet, daß man den Polycarbonaten vor dem Verschäumen Schlagzähmodifikatoren in Mengen bis zu 10 Gew.-%, bezogen auf Gewicht Polycarbonat, zugesetzt hat.

25. Polycarbonatschaumstoff-Formkörper erhältlich nach dem Verfahren des Anspruchs 24.

(19)



Europäisches Patentamt
European Patent Office
Office européen des brevets



(11) Veröffentlichungsnummer: **0 494 445 A3**

(12)

EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

(21) Anmeldenummer: **91122158.8**

(51) Int. Cl.⁵: **C08G 64/42, C08G 63/64,
C08J 9/00**

(22) Anmeldetag: **23.12.91**

(30) Priorität: **05.01.91 DE 4100200**
10.01.91 DE 4100517
11.01.91 DE 4100592

(43) Veröffentlichungstag der Anmeldung:
15.07.92 Patentblatt 92/29

(84) Benannte Vertragsstaaten:
DE FR GB IT

(88) Veröffentlichungstag des später veröffentlichten
Recherchenberichts: **25.11.92 Patentblatt 92/48**

(71) Anmelder: **BAYER AG**

W-5090 Leverkusen 1 Bayerwerk(DE)

(72) Erfinder: **Köhler, Burkhard, Dr.**
Mündelheimer Strasse 94
W-4150 Krefeld 11(DE)
Erfinder: **Horn, Klaus, Dr.**
Bodelschwinghstrasse 12
W-4150 Krefeld 1(DE)
Erfinder: **Ebert, Wolfgang, Dr.**
Dörperhofstrasse 31
W-4150 Krefeld 1(DE)
Erfinder: **Kircher, Klaus, Dr.**
Alfred-Kubinstrasse 2
W-5090 Leverkusen 1(DE)
Erfinder: **Piontek, Johann**
Pfauenstrasse 37
W-4047 Dormagen 1(DE)

(54) **Polycarbonatschaumformkörper.**

(57) Gegenstand der vorliegenden Erfindung ist ein Verfahren zur Herstellung von Polycarbonatschaumformkörpern sowie die erfindungsgemäß erhältlichen Polycarbonatschaumformkörper. Gegebenenfalls können übliche Additive, und/oder andere Thermoplaste und/oder Schlagzähmodifikatoren mit einbezogen werden.

EP 0 494 445 A3



Europäisches
Patentamt

EUROPÄISCHER RECHERCHENBERICHT

Nummer der Anmeldung

EP 91122158.8

EINSCHLÄGIGE DOKUMENTE			KLASSIFIKATION DER ANMELDUNG (Int. Cl.)
Kategorie	Kennzeichnung des Dokuments mit Angabe, soweit erforderlich, der maßgeblichen Teile	Betrifft Anspruch	
A	US - A - 4 587 272 (AVAKIAN et al.) * Ansprüche 1,12,13 *	1,5,6, 10	C 08 G 64/42 C 08 G 63/64 C 08 J 9/00
A	US - A - 4 544 677 (ALLEN et al.) * Ansprüche 1,28-30 *	1,5,6, 10	
Der vorliegende Recherchenbericht wurde für alle Patentansprüche erstellt.			RECHERCHIERTE SACHGEBIETE (Int. Cl.) C 08 G 64/00 C 08 G 63/00 C 08 J 9/00
Recherchenort WIEN		Abschlußdatum der Recherche 18-09-1992	Prüfer BRUS
<p>KATEGORIE DER GENANNTEN DOKUMENTEN</p> <p>X : von besonderer Bedeutung allein betrachtet Y : von besonderer Bedeutung in Verbindung mit einer anderen Veröffentlichung derselben Kategorie A : technologischer Hintergrund O : nichtschriftliche Offenbarung P : Zwischenliteratur T : der Erfindung zugrunde liegende Theorien oder Grundsätze</p> <p>E : älteres Patentedokument, das jedoch erst am oder nach dem Anmeldedatum veröffentlicht worden ist D : in der Anmeldung angeführtes Dokument L : aus andern Gründen angeführtes Dokument & : Mitglied der gleichen Patentfamilie, übereinstimmendes Dokument</p>			

EPA Form 1503 01 82